Family list 12 family members for: JP61275241 Derived from 8 applications.

1 PROCESS FOR THE PRODUCTION OF DEUTERATED ACRYLIC ACID OR DEUTERATED METHACRYLIC ACID

Publication info: CA1265814 A1 - 1990-02-13

2 Process for the production of deuterated acrylic acid or deuterated methacrylic acid.

Publication info: DE3689206D D1 - 1993-12-02

3 Process for the production of deuterated acrylic acid or deuterated methacrylic acid.

Publication info: DE3689206T T2 - 1994-04-14

4 Process for the production of deuterated acrylic acid or deuterated methacrylic acid.

Publication info: EP0203588 A2 - 1986-12-03

**EP0203588 A3** - 1988-01-27

EP0203588 B1 - 1993-10-27

5 PRODUCTION OF DEUTERATED ACRYLIC ACID OR METHACRYLIC ACID

Publication info: JP61275241 A - 1986-12-05

6 PRODUCTION OF DEUTERATED ACRYLIC ACID OR DEUTERATED METHACRYLIC ACID

Publication info: JP61277648 A - 1986-12-08

7 Process for the production of deuterated acrylic acid or deuterated methacrylic acid.

Publication info: NO163953B B - 1990-05-07

NO163953C C - 1990-08-15

NO862126 A - 1986-12-01

8 PROCESS FOR THE PRODUCTION OF DEUTERATED ACID OR DEUTERATED METHACRYLIC ACID

Publication info: US5221768 A - 1993-06-22

Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide

① 特許出願公開

#### ⑫ 公 開 特 許 公 報(A) 昭61-275241

⑤Int Cl.⁴

識別記号

庁内整理番号

43公開 昭和61年(1986)12月5日

C 07 C 57/04 23/40 51/347 B 01 J

6670-4H 7059-4G

8318-4H 審査請求 未請求 発明の数 1 (全3頁)

母発明の名称

C 07 C

重水素化アクリル酸又は重水素化メタクリル酸の製造方法

頤 昭60-113963 の特

顖 昭60(1985)5月29日 29出

@発 明 者

明 īF. 哲 也

大竹市御幸町20番1号 三菱レイヨン株式会社内

79発 明 者 穻

大竹市御幸町20番1号 三菱レイョン株式会社内

明 者 1 林 79発

雅 夫 直人 大竹市御幸町20番1号 三菱レイヨン株式会社内 大竹市御幸町20番1号 三菱レイョン株式会社内

79発 明 者 大 須 賀 三菱レイヨン株式会社 砂出 顖 人

加

藤

野

東京都中央区京橋2丁目3番19号

弁理士 小林 20代 理 人 正雄

> 明 細

# 発明の名称

重水素化アクリル酸又は重水素化メタクリ ル酸の製造方法

#### 特許請求の範囲

- 触媒の存在下にアクリル酸又はメタクリル酸 の水素を重水素交換することを特徴とする、重 水素化アクリル酸又は重水素化メタクリル酸の 製造方法。
- 2 触媒としてパラジウム、ルテニウム、イリジ ウム及び/又は白金を含む化合物を使用するこ とを特徴とする、特許請求の範囲第1項に記載 の方法。

# 発明の詳細な説明

本発明は重水素化アクリル酸又は重水素化メ タクリル酸の製造方法に関する。

### 〔従来の技術〕

従来、重水素化メタクリル酸を製造する方法

としては、重水素化アセトンシアンヒドリンを 経由して重水素化メタクリル酸メチルを製造す る方法がジャーナル・オブ・ポリマーサイエン ス 6 2 巻 9 5 頁 ( 1 9 6 2年)に提案されている。 またこの中間生成物である重水素化メタクリル アミドを加水分解する方法、すなわち重水素化 アセトンと青酸より重水素化アセトンシアンヒ ドリンを製造し、これを硫酸で処理して生成す るメタクリルアミドの硫酸塩を重水で加水分解 して重水素化メタクリル酸を製造する方法も知 られている。しかしこれらの方法は重水素化ア セトン及び重水など重水素化した原料を使用し、 多くの反応工程を必要とするため、経済上充分 なものとはいえず、より工程の少ない改良法が 望まれていた。、

# [問題点を解決するための手段]

本発明者らは重水素化メタクリル酸の合理的 た製造法について鋭意研究した結果、メタクリ ル酸中の水素を直接重水素交換する新規な製造 法を見い出し、本発明を完成した。

本発明は、触媒の存在下にアクリル酸又はメ タクリル酸の水素を<del>直接</del>重水素交換することを 特徴とする、重水素化アクリル酸又は重水素化 メタクリル酸の製造方法である。

アクリル酸又はメタクリル酸の水素を<del>直接</del>重水素交換するための重水素源としては、重水又は重水及び重水素ガスの混合物を用いることができる。アクリル酸又はメタクリル酸に対して少なくとも化学量論以上の重水素が反応系に存在することが必要である。

触媒としてはパラジウム、ルテニウム、イリジウム及び/又は白金を含む化合物例えば、フォリクロロイリジウム酸、テトラキス(トリカカ ロール・スフイン)パラジウム、奥なカリウム、インタクロロルテニウム酸カリウム、インタクロロルテニウム酸カリウム、インタクロロルテニウム酸カリウム、ロックム、ヘキサヒドの2種以上の酸混らのなどが好ましい。これらの2種以上の物とのはなどが好ました。これらの化合物は、ウッカーでできる。のればアルミナ、シリカーでルミナ、珪藻土、活性炭などに

はガスクロマトグラフ及び質量分析装置によった。重水素化率及び転化率は以下のように定義される。

重水素化率= <u>生成した重水素化アクリル酸又はメタクリル酸の重水素原子数</u> 重水素化すべきアクリル酸又はメタクリル酸の水素原子数

転化率= 反応したアクリル酸又はメタクリル酸のモル数 仕込みアクリル酸又はメタクリル酸のモル数 × 100

#### 実施例 1

メタクリル酸 8.6 部、重水 4 0 部、ヘキサクロロイリジウム酸 0.3 部及び重合防止剤として 徴量のハイドロキノンを小型オートクレーブに 入れ、攪拌下、110℃で2 4 時間反応させた。 冷却後、反応生成物を分析したところ、転化率 100%で重水素化率26%の重水素化メタクリ ル酸が得られた。

#### 奥施例2

ヘキサクロロイリジウム酸 O. 3 部をテトラキス(トリフエニルホスフイン)パラジウム O. 5

担持させて用いることもできる。

反応は気相、液相のいずれでもよく、また加 圧下で行うこともできる。重合反応を抑制する ため、適当な重合防止剤例えばフェノチアジン、 ハイドロキノン等を必要に応じて添加すること ができる。また、反応液中に少量の酸素を共存 させることによつて重合を抑制することもでき る。

本発明を実施するに際しては、アクリル酸又はメタクリル酸を重水素原例えば重水と反応させ、アクリル酸又はメタクリル酸の水素を<del>直接</del> 重水素交換する。

本反応は、必要に応じ、反応温度で安定な溶 媒例えばジメチルアセトアミド、ジメチルホル ムアミド等の存在下に行われる。本反応は室温 ないし300℃で行われるが、反応速度、副反 応及び重合の抑制の面から60~200℃で行 うことが好ましい。反応時間は通常20分ない し100時間である。

下記実施例中の部は重量部を意味する。分析

8 部に替え、その他は実施例 1 と同様にして反応させた。その結果、転化率 1 0 0 % で重水素化率 8 4 % の重水素化メタクリル酸が得られた。 実施例 3

アクリル酸、2 部、重水 4 0 部、ヘキサクロロイリジウム酸ナトリウム 1. 4 部、ジメチルアセトアミド 2 2 部及び微量のハイドロキノンを冷却器付のフラスコに入れ、攪拌しながら9 0 ℃で 6 0 時間反応させた。その結果、転化率 7 9 % で重水素化率 2 5 % の重水素化アクリル酸が得られた。

#### 実施例4~8

触媒として臭化白金酸カリウム 0.38 部(実施例4)、ペンタクロロルテニウム酸カリウム 0.2 部(実施例5)、硝酸パラジウム 0.2 3部(実施例6)、ヘキサヒドロキソ白金酸カリウウ 0.2 部(実施例7)又はパラジウム及びルテニウムを活性炭粉末に各1% 担持した触媒2部(実施例8)を用い、反応温度及び時間を下記表のように変更し、その他は実施例1と同様に

して反応させた。

その結果を次表に示す。

実施例	触媒	反応温度 (℃)	時間	転化率 (%)	重水素化率 (%)
4	臭化白金酸カリウム	100	2 4	70	37
5	ペンタクロロルテニウム 酸 カリウム	100	2 4	82	3 4
6	硝酸パラジウム	110	2 4	76	2 2
7	ヘ <del>キサ</del> ヒドロキソ 白金酸カリウム	110	24	99	40
8	バラジウム・ルテニウム ・活性炭	90	40	5 5	2 5

出願人 三菱レイョン株式会社 代理人 弁理士 小 林 正 堆